

T S3/7

3/7/1

DIALOG(R) File 351:Derwent WPI

(c) 2003 Thomson Derwent. All rts. reserv.

002269298

WPI Acc No: 1979-68504B/197938

Synthetic alkali silico-aluminate prodn. - with simultaneous mixing and crystallisation under heating, by reacting alkali hydroxide with sources of silica and alumina

Patent Assignee: RHONE POULENC IND (RHON)

Inventor: LATORETT B; MICHEL M; POISSON R

Number of Countries: 009 Number of Patents: 006

Patent Family:

Patent No	Kind	Date	Applicat No	Kind	Date	Week
EP 4225	A	19790919				197938 B
BR 7901258	A	19791009				197943
FR 2418771	A	19791102				197950
JP 54160598	A	19791219				198005
EP 4225	B	19820714				198229
DE 2963324	G	19820902				198236

Priority Applications (No Type Date): FR 785939 A 19780302

Cited Patents: DE 2722535; DE 2722564; FR 2347322; FR 2386484; FR 83942; US 4075280

Patent Details:

Patent No	Kind	Lan	Pg	Main IPC	Filing Notes
EP 4225	A	F			
Designated States (Regional): BE DE GB IT LU NL					
EP 4225	B	F			
Designated States (Regional): BE DE GB IT LU NL					

Abstract (Basic): EP 4225 A

Prodn. of alkali silico-aluminate (I) from source(s) of SiO₂ and Al₂O₃ and an alkali hydroxide, ≥ 1 being added as a solid, comprises simultaneous mixing and (partial) crystallisation, under heating, until a solid phase is obtd. which is held until redispersion of the medium as a suspension.

Process is pref. at 60-150 degrees C, crystallisation taking 30 min.-6 hr. Pref. SiO₂ source is Na silicate with SiO₂: Na₂O molar ratio 1-4. Pref. Al₂O₃ source is powdered Na aluminate with Na₂O:Al₂O₃ molar ratio 1-1.5, or, at least in part, hydrated Al₂O₃. A clay may be used as a single source of SiO₂ and Al₂O₃.

Prod. are partic. useful in detergents.

Derwent Class: D25; E33

International Patent Class (Additional): C01B-033/28; C11D-003/12

?

⑫

DEMANDE DE BREVET EUROPEEN

⑳ Numéro de dépôt: 79400119.8

⑤① Int. Cl.²: **C 01 B 33/28**
C 11 D 3/12

㉔ Date de dépôt: 27.02.79

③① Priorité: 02.03.78 FR 7845939

④③ Date de publication de la demande:
19.09.79 Bulletin 79/19

④④ Etats contractants désignés:
BE DE GB IT LU NL

⑦① Demandeur: RHONE-POULENC INDUSTRIES
22, avenue Montaigne
F-75008 Paris(FR)

⑦② Inventeur: Latourrette, Bertrand
4, Square Xavier Monteny
F-63220 Gagny(FR)

⑦③ Inventeur: Michel, Max
54, Cours Franklin Roosevelt
F-69006 Lyon(FR)

⑦④ Inventeur: Poisson, Régis
Résidence des Hauts de Sèvres 3, allée des Acacias
F-92310 Sèvres(FR)

⑦⑤ Inventeur: Aubry, Alain
40, rue de Toul
F-75012 Paris(FR)

⑦⑥ Mandataire: Martin, Henri et al.
RHONE-POULENC Service Brevets Chimie B.P. 753
F-75380 Paris Cedex 08(FR)

⑥④ Procédé de fabrication d'un silico-aluminate synthétique et produits obtenus.

⑥⑦ La présente invention a trait à un nouveau procédé de fabrication de silico-aluminates synthétiques présentant des caractéristiques améliorées ainsi qu'au produit obtenu.

Selon le procédé de l'invention, on mélange au moins une source renfermant de la silice et de l'alumine avec un hydroxyde alcalin, avec mélange et cristallisation au moins partielle et alimentation d'au moins un réactif sous forme solide.

Ce procédé se caractérise par le fait que l'on effectue simultanément à chaud le mélange et la cristallisation jusqu'à obtention d'une phase solide qu'on maintient jusqu'à redispersion du milieu sous forme d'une suspension.

La présente invention concerne notamment l'obtention de silico-aluminates cristallins, cristallisant dans le système cubique, tels que de type A, ou zéolithe Na-P, ou dans d'autres systèmes, tels que l'hydroxycancrinite qui cristallise dans le système hexagonal. Elle se rapporte de plus aussi bien à des silico-aluminates sensiblement entièrement cristallisés, qu'à

des produits renfermant une quantité importante de phase amorphe, laquelle peut être requise en raison des propriétés qu'elle apporte dans l'application par exemple d'échange de certains cations comme le magnésium, ou lors de la transformation par exemple dans une opération d'extrusion.

EP 0 004 225 A1

PROCEDE de FABRICATION d'un SILICO-ALUMINATE SYNTHETIQUE
et PRODUITS OBTENUS

5 La présente invention a trait à un nouveau procédé de fabrication de silico-aluminates syntétiques présentant des caractéristiques améliorées, ainsi qu'au produit obtenu.

La présente invention concerne notamment l'obtention de silico-aluminates cristallins, cristallisant dans le système cubique, tels que de type A, ou zéolithe Na-P, ou dans d'autres systèmes, tels que l'hydroxycancrinite qui cristallise dans le système hexagonal. Elle se rapporte de plus aussi bien à des silico-aluminates sensiblement entièrement cristallisés, qu'à des produits renfermant une quantité
10 importante de phase amorphe, laquelle peut être requise en raison des propriétés qu'elle apporte dans l'application par exemple d'échange de certains cations comme le magnésium, ou lors de la transformation par exemple dans une opération d'extrusion.

20 On a décrit depuis longtemps la fabrication de silico-aluminates cristallins à partir de solutions aqueuses de silicates et d'aluminates et cristallisation à une température comprise entre 0 et 100°C.

On fabrique aussi des silico-aluminates amorphes depuis
25 longtemps tels que décrits dans US 2 739 073.

On sait que ces silico-aluminates cristallins ou amorphes trouvent de nombreuses applications dans des domaines aussi divers que les tamis moléculaires et la détergenc .

On a même proposé de les utiliser en mélange, comme dans le cas de la détergence où l'on s'est aperçu que les silico-
5 aluminates amorphes sont plus actifs pour l'échange des ions Mg que les silico-aluminates cristallins qui eux sont plus actifs vis à vis des ions Ca.

De plus, selon les applications l'on doit faire appel à des
10 granulométries moyennes plus ou moins élevées, et à des distributions granulométriques plus ou moins serrées.

Ainsi, on pense actuellement que dans le cas de la détergence, il faut utiliser des silico-aluminates cristallins de
15 granulométrie moyenne relativement faible, mais de répartition (ou distribution) étroite.

Enfin, une autre difficulté a surgi, d'ordre économique. En effet, pour rendre les silico-aluminates attrayants dans
20 des applications telles que la détergence, il faut que le prix de revient des produits obtenus soit suffisamment bas, donc que le procédé mis en oeuvre soit simple, et ne nécessite pas des investissements prohibitifs.

25 De plus, d'un point de vue économique, il est intéressant de faire appel à des sources de réactifs les moins chères possibles. Comme une liqueur de circuit Bayer, une telle liqueur renfermant du carbonate neutre de sodium. On sait en effet que dans un circuit Bayer de fabrication de l'alumine, la liqueur, à la sortie des filtres passe dans un
30 décomposeur et que la liqueur dite décomposée renferme encore de l'alumine sous forme d'aluminate qui est irrécupérable, ce qui, bien évidemment, affecte la rentabilité du procédé.

35

C'est pourquoi dans la demande française 77.16991, au nom de la demanderesse on a proposé un procédé qui permet de faire appel, comme source d'aluminate à une liqueur décomposée de circuit Bayer, en introduisant la solution d'au
40 moins un réactif, au moins en partie, en ligne dans un flux

de liqueur recyclée provenant de la zone de formation du gel.

5

Mais bien que selon ce procédé on puisse évoluer en milieu relativement concentré en silico-aluminate, on reste encore limité.

- 10 Dans le but d'obvier à cet inconvénient, dans les demandes françaises 76.39527 et 77.08932 au nom de la demanderesse on a déjà proposé un procédé qui permet de travailler en milieu plus concentré que dans les procédés industriellement utilisés actuellement. De plus, un tel procédé permet
15 de contrôler à la fois la valeur moyenne de la taille des particules et leur distribution granulométrique.

- Dans la demande française 2. 347.322 il a aussi été proposé un procédé de fabrication de zéolite de type A en partant
20 de milieux concentrés. Mais le procédé revendiqué fait appel à une source unique en silice et alumine, très spécifique, puisque limitée au métakaolin qui nécessite pour être obtenu, une étape de transformation à partir du kaolin. De plus, ce procédé est long puisqu'il consiste à réaliser
25 tout d'abord un mélange comprenant outre le métakaolin, de l'hydroxyde de sodium et éventuellement des centres de nucléation, puis après un mélangeage de ces produits, à extruder le mélange et à le faire cristalliser pendant un temps assez long et enfin à le laver et à le calciner.

30

- Dans la demande française 2 381 716 on revendique un procédé selon lequel on prépare un mélange réactionnel comprenant du sodium, de la silice, de l'alumine et de l'eau, puis on soumet le mélange réactionnel à des conditions de malaxage par cisaillement haute intensité, on maintient le mélange réactionnel résultant à une température comprise entre
35 25 et 125°C jusqu'à formation des cristaux.

On remarque toutefois qu'il y a encore lieu de travailler
40 en milieu dilué et que les opérations classiques de mélange

et de formation du milieu de cristallisation sont nettement distinctes de l'opération de cristallisation elle-même. Ce
5 procédé oblige malheureusement à des temps de mûrissement longs.

L'addition 83 942 au brevet français 1 343 946 décrit un procédé selon lequel la préparation du mélange est réalisée
10 en ajoutant graduellement une solution d'hydroxyde de sodium à une température d'au moins 70°C, à une suspension d'argile calcinée. Bien que dans ce cas le milieu puisse être concentré, comme précédemment les opérations de préparation
15 du milieu et la cristallisation sont distinctes et de plus. le temps de mûrissement est du même ordre d'idée que précédemment. Enfin, selon ce procédé on est limité comme source d'alumine à une argile calcinée, ce qui est un inconvénient du point de vue industriel.

20 Mais maintenant la demanderesse a trouvé un nouveau procédé de fabrication d'un silico-aluminate alcalin par mélange d'au moins une source renfermant de la silice et de l'alumine avec un hydroxyde alcalin, mélange et cristallisation au moins partielle, avec alimentation d'au moins un
25 réactif sous forme solide, caractérisé par le fait que l'on effectue simultanément le mélange et la cristallisation à chaud.

Cette opération de mélange et de cristallisation est conduite
30 te sous agitation de manière à obtenir une phase pratiquement solide jusqu'à redispersion du milieu sous forme d'une suspension de silico-aluminate que l'on lave, filtre et sèche.

35 On observe que le milieu passe d'un état pateux ou fluide à un état où il prend l'aspect d'un mélange solide qui peut même être friable et pulvérulent avant de passer à l'état dispersé thixotropique.

Avantageusement, on règle les conditions opératoires, d

sera à atteindre l'état solide rapidement, à partir du moment où l'aluminate est formé, de préférence entre 1 mn et 30 mn.

On observe également que selon le procédé de l'invention on passe par une phase de gel amorphe.

De préférence, on part d'un milieu très concentré, c'est-à-dire tel que dans le milieu de départ le rapport molaire H_2O/Na_2O est avantageusement compris entre 7 et 30.

De manière préférentielle, la température de cristallisation est comprise entre 60 et 150°C et l'opération de cristallisation est effectuée pendant une période de 30 mn à 6 h.

On peut selon l'invention faire des arrêts d'agitation lors du mélange.

20

On peut également apporter des réactifs en cours de mélange. Le mélange est, notamment effectué par malaxage, extrusion, l'énergie mécanique dissipée lors du mélange peut servir à apporter in situ une partie de l'énergie thermique nécessaire mais on a mis en évidence qu'elle était incapable de modifier la cristallisation, ce qui permet de contrôler celle-ci par l'agitation lors de l'opération de mélange.

La source de silice est avantageusement constituée par une solution aqueuse de silicate de sodium de rapport molaire $\frac{SiO_2}{Na_2O}$ compris entre 1 et 4.

La source d'alumine peut être constituée par un aluminat de sodium en poudre de rapport molaire $\frac{Na_2O}{Al_2O_3}$ compris entre 1 et 1,5.

Elle peut aussi être constituée par un hydrate d'alumine de type hydrogillite $Al(OH)_3$. On ne sortirait pas du cadre de la présente invention en utilisant un hydrate Bayer qui est sous forme pulvérulente, de type au feu de l'ordre de 35 % qui provient du circuit Bayer, ce qui permet de récupérer de l'alumine

des circuits Bayer. Elle peut aussi être constituée par un sel d'aluminium tel que sulfate, nitrate etc... ou un
 5 mélange de ces diverses sources. On peut également utiliser une source commune de silice et d'alumine, tel que du méta-kaolin.

La source d'hydroxyde alcalin peut être apportée séparément
 10 ou avec au moins l'une quelconque des sources de silice et d'alumine par exemple sous forme de silicate et/ou d'aluminate. Pour une température donnée et pour une composition donnée, la quantité de phase cristallisée augmente avec le temps.

15 Comme déjà dit précédemment un avantage important de la présente invention est de pouvoir produire des produits différents, à partir de sources variées, tout en permettant d'obtenir des spectres granulométriques serrés, et en per-
 20 mettant de contrôler le produit obtenu:

Les paramètres variables sur lesquels on peut jouer, sont essentiellement la composition du milieu, les produits de départ, la température, et le temps de mélange et de cris-
 25 tallisation.

Pour obtenir un silico-aluminate cristallin, de type 4A, on utilise de préférence les rapports molaires suivants en partant d'un aluminate en poudre :

- 30 - $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$ compris entre 1,5 et 2,5 et
 avantageusement entre 1,85 à 2,20,
 - $\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2$ compris entre 0,8 et 1,20 et
 avantageusement entre 0,85 à 1,1
 - $\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$ compris entre 7 et 30 et
 35 avantageusement entre 10 à 15

et le temps de cristallisation est avantageusement compris entre 30 mn et 5 heures pour une température avantageusement comprise entre 60 et 95°C.

40 Pour une température donnée et pour un temps donné, la

0004225

quantité de phase cristalline augmente avec le rapport H_2O/Na_2O et également dans une moindre mesure avec le rapport SiO_2/Al_2O_3

5 pour un rapport Na_2O/SiO_2 minimal.

Dans les phases cristallines, pour une composition donnée et pour une température donnée, le pourcentage d'hydroxysodalite correspond à la phase thermodynamiquement stable.

10

Ce pourcentage d'hydroxysodalite augmente également avec le rapport Na_2O/SiO_2 , une augmentation de la température et une diminution des rapports H_2O/Na_2O et/ou SiO_2/Al_2O_3 .

15 Dans le cas où l'on prend comme source d'alumine une argile calcinée telle que métakaolin, les conditions opératoires doivent être considérées comme semblables.

20 Dans le cas où l'on veut obtenir une zéolite de type Na-P le milieu correspond avantageusement à la composition suivante exprimée en rapports molaires :

SiO_2/Al_2O_3 compris entre 2,5 et 5

Na_2O/SiO_2 compris entre 0,6 et 1

H_2O/Na_2O compris entre 12 et 30

25

Dans le cas où l'on part d'alumine hydratée, on est obligé d'ajouter de l'oxyde de sodium Na_2O et de prévoir un chauffage supplémentaire pour former l'aluminate, avantageusement in situ. De manière pratique, on élève la température au moins au début de l'opération dans un intervalle compris entre 120 et 160°C.

35 Cette source d'alumine est particulièrement intéressante dans le cas de la production de composés de la famille de la cancrinite puisque l'on doit avoir dans le milieu un rapport molaire Na_2O/SiO_2 faible. Dans ces conditions de température pour un rapport molaire Na_2O/SiO_2 compris entre 0,5 et 0,6 on remarque la présence d'alumine hydratée à côté de la zéolite Na-P et pour un rapport d'ordre de 0,6 à 1 on observe la présence de composés de la

40

famille de la cancrinite.

La présente invention concerne également les produits ob-
5 tenus par le procédé selon l'invention.

En particulier, il est possible d'obtenir des produits avec
des cristallites de petites dimensions agglomérées.

10 Dans le cas de produits comportant un mélange de phase
amorphe et de phase cristalline on peut obtenir des formes
agglomérées présentant des cristallites de petites dimensions
notamment de taille sub micronique.

15 Le procédé selon l'invention peut être mis en oeuvre au moyen
d'un dispositif tel que décrit dans Chemical Engineer's
Handbook - Fifth Edition de Perry et Chilton aux pages 19-24
à 19-25, et notamment on peut utiliser un malaxeur de type
Sigma, ou à pales ou une extrudeuse.

20

Ce dispositif peut être thermostaté et de type réacteur
homogène, agité ou non, ou réacteur piston. On peut notam-
ment prévoir des gradients de température sur le disposi-
tif. Comme déjà dit précédemment, les produits selon l'in-

25 vention peuvent être utilisés dans de nombreuses applica-
tions, comme par exemple tamis moléculaire ou détergence.

On peut aussi mettre en oeuvre le produit obtenu en l'extru-
dant. Dans ce cas on peut augmenter sa plasticité en lais-
30 sant subsister une quantité plus importante de phase amor-
phe.

Mais la présente invention sera plus aisément comprise à
l'aide des exemples suivants donnés à titre illustratif
35 mais nullement limitatif.

Dans une première série d'exemples on met en évidence les
conditions d'obtention d'un zéolite de type 4 A.

Dans ces exemples, on utilise comm réacteur un mélangeur de type Sigma tel que décrit dans l'ouvrage de Perry et Chilton précédemment cité (19-16), les réactifs, sont constitués par du silicate de sodium de rapport molaire égal à 3,4 et l'aluminate de sodium en poudre.

EXEMPLE 1

10

On porte le mélangeur à une température de 80°C et on introduit un mélange constitué de 717 g de silicate de sodium 350 g d'aluminate de manière à avoir la composition suivante :

- 15 - $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$ - 1,85
 - $\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2$ - 0,95
 - $\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$ - 8,58

On observe :

- Au bout de 1 h 30 la formation d'un silico-aluminate
20 de sodium amorphe,
 - Au bout de 2 h la formation d'environ 60 % de silico-aluminate de type 4 A et 40 % d'hydroxysodalite.

EXEMPLE 2

25

Cet exemple est identique au précédent sauf que l'on augmente le rapport $\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$ en ajoutant 81 g d'eau de manière à avoir la composition suivante :

- $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$ - 1,85
30 - $\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2$ - 0,95
 - $\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$ - 10

On observe

- Au bout de 1 h à 1 h 30 la formation d'un silico-
35 aluminate amorphe,
 - Au bout de 2 h la formation de 50 % de type A et de 50 % de phas amorphe,
 - Au bout de 3 h 50 % de type A et 50 % d'hydroxysodalite.

40

On n'observe donc pas de différence sensible par rapport à l'exemple précédent.

5

EXEMPLE 3

Cet exemple est identique aux deux précédents sauf que l'exemple porte le rapport H_2O/Na_2O à 15. Le changement dans l'évolution du système par rapport aux deux exemples précédents est très net puisque on observe :

- Au bout de 1 h la formation d'un silico-aluminate de sodium renfermant plus de 50 % de phase 4 A,
- 15 - Au bout de 1 h 30 pratiquement 100 % de 4 A,
- Au bout de 2 h la formation de 90 % de 4 A et de 10 % d'hydroxysodalite.

La comparaison entre ces trois exemples montre l'influence du rapport H_2O/Na_2O et met en évidence la difficulté qu'il y a d'obtenir du type 4 A en présence de phase amorphe sans hydroxy-sodalite et à ce point de vue il y a lieu de rappeler que l'hydroxy-sodalite représente la forme thermodynamiquement stable et qu'à une diminution du rapport H_2O/Na_2O correspond une tendance à l'augmentation d'hydroxy-sodalite.

25

EXEMPLE 4

30 Toujours dans les mêmes conditions que dans les exemples précédents on introduit un mélange constitué de 775 g de silicate de sodium et de 350 g d'aluminate de sodium en poudre auxquels on rajoute 350 g d'eau de manière à avoir dans le mélange les rapports suivants :

35

$$\begin{aligned} SiO_2/Al_2O_3 &= 2 \\ Na_2O/SiO_2 &= 0,905 \\ H_2O/Na_2O &= 15 \end{aligned}$$

Après filtration, lavage et séchage l'observation aux rayons X révèle la présence :

- 5 - Au bout d'une heure d'un silico-aluminate de sodium constitué exclusivement de zéolite 4 A,
- Au bout de deux heures d'un silico-aluminate de sodium renfermant 90 % de phase 4 A et 10 % d'hydroxy-sodalite,
- 10 - Au bout de trois heures, d'un silico-aluminate de sodium renfermant 80 % de phase 4 A et 20 % d'hydroxy - sodalite. Ce silico-aluminate présente une répartition granulométrique moyenne de 3-4/u étroite mesurée au compteur Coulter.

15

EXEMPLE 5

Cet exemple est identique à l'exemple 4 sauf que l'on mélange 775 g de silicate et 350 g d'aluminate et 61 g d'eau de

20 manière à avoir la composition suivante :

$$\begin{aligned}\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 &= 2 \\ \text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2 &= 0,905 \\ \text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O} &= 10\end{aligned}$$

On observe :

- 25 - Au bout d'une heure la formation d'un silico-aluminate de sodium renfermant 10 % de phase 4 A et 90 % de phase amorphe,
- Au bout de deux heures pratiquement 100 % de type 4 A,
- Au bout de trois heures, 40 % de type 4 A et 60 %
- 30 d'hydroxysodalite.

La comparaison entre les exemples 4 et 5 montre donc clairement qu'à une augmentation du rapport $\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$ correspond une augmentation de phase cristalline et la comparaison avec

35 les exemples 1, 2 et 3 l'influence du rapport $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$.

EXEMPLE 6

5 Cet exemple est identique aux exemples précédents sauf que l'on mélange 734 g de silicate et 300 g d'aluminate et 130 g d'eau de manière à avoir la composition suivante :

$$\begin{array}{rcl} \text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 & = & 2,2 \\ \text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2 & = & 0,86 \\ 10 \quad \text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O} & = & 12 \end{array}$$

On observe :

- Au bout de 30 mn la formation d'un silico-aluminate de sodium renfermant 80 % de phase 4 A,
- 15 - Au bout de 1 h 30 90 % de 4 A et 10. % d'hydroxysodalite,
- Au bout de 2 h 80 % de 4 A et 20 % d'hydroxysodalite

EXEMPLE 7

20

Dans cet exemple on maintient les mêmes rapports

$$\begin{array}{rcl} \text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 & = & 2,2 \\ \text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2 & = & 0,86 \end{array}$$

qu'à l'exemple 6 mais on augmente le rapport $\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$ en le
25 portant à 15.

On observe :

- Au bout de 30 mn déjà 80 % de 4 A,
- Au bout de 1 h et 1 h 30 la seule présence d'un
- 30 aluminosilicate de sodium de type 4 A.
- Au bout de 2 h à côté de la phase 4 A apparaissent des traces d'hydroxysodalite.

La comparaison entre les exemples 6 et 7 montre donc clai-
35 rement qu'à une augmentation du rapport $\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$ correspond une augmentation de la stabilité de la phase 4 A et à une diminution de la phase hydroxysodalite.

EXEMPLE 8

- 5 Dans cet exemple on cherché à réduire le rapport $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$ jusqu'à 1,5. Dans les mêmes conditions opératoires que précédemment et pour un rapport $\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2 = 1,11$ et un rapport $\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$ égal à 15, on observe que la phase 4 A est prédominante.

10

EXEMPLE 9

- Cet exemple est identique au précédent, sauf que l'on a abaissé le rapport molaire $\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$ jusqu'à 10. Dans les
15 mêmes conditions et également au bout de 2 heures le produit obtenu correspond à une phase amorphe.

- Les exemples précédents illustrent donc bien l'influence de la variation de la composition du milieu. Ces exemples
20 on tous été réalisés dans les mêmes conditions de température et les résultats obtenus sont fonction de la température choisie.

- Afin de mieux visualiser ces résultats on les a résumé au
25 tableau suivant :

Tableau I

Ex	$\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$	$\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2$	$\text{Na}_2\text{O}/\text{Al}_2\text{O}_3$	$\text{H}_2\text{O}/\text{SiO}_2$	$\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$	T°	Temps	Phase
1	1,85	0,95	1,737	8,15	8,58	80	1h30 2h00	Amorphe 60 A - 40 HS
2	1,85	0,95	1,737	9,5	10,00	80	1h 2h 3h	Amorphe 50 A + 50 amorphe 50 A + 50 HS
3	1,85	0,95	1,737	14,25	15,00	80	1h 1h30 2h	50 A 100 A 90 A + 10 HS
4	2	0,95	1,810	13,57	15,00	80	1h 2h 3h	A 90 A + 10 HS 80 A + 20 HS
5	2	0,95	1,810	9,05	10,00	80	1h 2h 3h	10 A + 90 amorphe 100 A 40 A + 60 HS
6	2,2	0,86	1,892	10,32	12,00	80	30 mn 1h 2h	80 A 100 A 80 A + 20 HS

Nota : Phase A. = Phase 4A

0004225

Tableau I (suite)

7	2,2	0,86	1,89	12,9	15,00	80	30 mn 1h 2h	80 A 100 A A+traces HS
8	1,5	1,11	1,66	11,1	10,00	80	2 h	Amorphe
9	1,5	1,11	1,66	16,7	15,00	80	2 h	4 A

EXEMPLE 10

5 Cet exemple est identique à l'exemple 4, sauf que l'on interrompt le mélange au bout de 30 mn. On observe alors aux rayons X que le milieu correspond à l'état pâteux, suivant la phase solide, et est amorphe. On effectue un prélèvement d'une partie d'un mélange que l'on laisse évoluer à
 10 80°C sans aucune agitation, alors que le reste du mélange est traité dans le malaxeur comme à l'exemple 1.

Au bout de 30 mn, donc après un traitement thermique total de 1 heure, on observe que pour la partie restée dans le
 15 malaxeur, l'on obtient un silico-aluminate de sodium constitué exclusivement de type 4A, comme à l'exemple 4, alors que pour la partie prélevée et non agitée on note la présence à côté de la phase de type 4A, d'environ 20 % de phase amorphe.

20

EXEMPLE 11

Dans cet exemple on part de 266 g de métakaolin activé à 600°C, 144 g de soude caustique en pastilles, de 453 g
 25 d'eau, ce qui correspond aux rapports molaires :

$$\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 2$$

$$\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O} = 15$$

$$\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2 = 0,75$$

On chauffe à 80°C dans un malaxeur identique à celui des
 30 exemples précédents.

Au bout de trois heures on obtient un mélange de 80 % de silico-aluminate de sodium cristallin de type 4A et de 20 % d'hydroxy-sodalite.

35 Dans la série d'exemples suivants on met on oeuvre toujours les mêmes réactifs dans le même mélangeur. Ces exemples ont pour but de montrer comment on passe de l'obtention d'une zéolite 4A à une zéolite Na-P ou B qui se distingue de celle-là par sa formule chimique $\text{Na}_2\text{O}, \text{Al}_2\text{O}_3 \cdot 3,5 \pm$
 40 $1,5 \text{SiO}_2$ qui cristallise comme elle dans le système cubique, mais avec un paramètre voisin de 10 Å.

EXEMPLE 12

Dans cet exemple le mélange est constitué par 216 g d'aluminate, 544 g de silicate et 374 g d'eau de manière à avoir la composition suivante :

$$\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 2,2$$

$$\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2 = 0,85$$

$$\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O} = 20$$

On introduit tout d'abord l'aluminate à sec dans le malaxeur qui est à une température de 50 - 60°C, puis presque aussitôt la solution de silicate et l'eau. On fait monter la température jusque vers 90-92°C que l'on maintient pendant 5 h 30. On obtient une quantité prédominante de 4A mais l'on note la présence de traces d'hydroxysodalite et surtout de zéolite Na-P.

EXEMPLE 13

20

Dans cet exemple on conserve la même température, le même temps de séjour et le même mode opératoire, mais on modifie la composition du milieu de sorte que :

$$\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 2,5$$

$$\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2 = 0,8$$

$$\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O} = 15$$

On observe au début de séjour dans le malaxeur que le mélange se présente sous forme d'une pâte facile à travailler, que environ au bout de 45 mn, il y a prise en masse et que encore environ 15 mn plus tard le milieu redevient fluide.

On observe sur le produit fini une prédominance de zéolite Na-P et des traces de zéolite 4A.

35

EXEMPLES 14 à 21

Dans ces exemples, on fait varier la composition du milieu afin de mettre en évidence l'influence des divers rapports.

On varie aussi la température et/ ou le temps de séjour.

On voit en particulier au tableau II qui résume ces exemples, qu'à l'exemple 22 lorsque l'on abaisse la température et diminue le temps de séjour, l'on n'obtient que de la phase amorphe.

A l'exemple 21, contrairement au mode opératoire selon les exemples précédents, on introduit d'abord le silicate, l'eau et un peu de soude en pastille, du métasilicate -soit 112 g de métasilicate, 471 de silicate de rapport 3,4, 4,5 g de soude, 633,6 g d'eau permutée, puis 104 g d'aluminate de sodium ajouté lentement en malaxant. On note que le produit obtenu est très homogène.

Tableau II

Ex	$\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$	$\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2$	$\text{Na}_2\text{O}/\text{Al}_2\text{O}_3$	$\text{H}_2\text{O}/\text{SiO}_2$	$\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$	T°	Temps	Phase
12	2,2	0,85	1,85	17	20	90-92	5h30	4A prédominant traces de Na-P
13	2,5	0,8	2	12	15	90-92	5h30	Na-P prédominant traces 4A
14	2,5	0,8	2	9,6	12	90-92	5 h	Na-P moyen
15	2,5	1	2,5	12	12	90-92	6h	H S forte Na-P moyen
16	2,5	0,8	2	16	20	90-92	6 h	Na-P prédominant
17	3	1	3	15	15	93	6 h	H S moyen Na-P forte
18	3	0,7	2,09	10,5	15	90-92	5 h	Na-P forte
19	3,3	0,66	2,17	9,9	15	90	6 h	Na-P prédominant

Tableau II (suite)

20	5	0,6	3	9	15	92	6 h	Na-P prédominant
21	5	0,7	3,5	21	30	92	4 h	Na-P prédominant
22	5	0,6	3	9	15	83	3 h	Amorphe

EXEMPLES 23 à 31

5 Dans les exemples qui suivent, on modifie les conditions opératoires en faisant appel à un autre réacteur présentant un système d'agitation différent constitué par un auto-clave SFS.

10 D'autre part, on change de réactif de départ. On sait en effet, que la difficulté va croissante de métakaolin calciné à l'hydroxyde d'aluminium.

Dans les exemples qui suivent on part de Bayerite Al_2O_3 ,
15 $3\text{H}_2\text{O}$ et on forme l'aluminate in situ.

Dans l'exemple 23 on part de 132,6 g de Bayerite, 947,9 g de silicate de sodium, 107,4 g de soude pure en pastilles, et 1,8 g d'eau permutée.

20

Le solide obtenu, lavé est séché à l'étuve et caractérisé aux rayons X.

On remarque alors les conditions d'obtention de l'hydroxy-
25 cancrinite correspondent à des plages assez étroites.

Aux exemples 30 et 31, on a introduit un gradient de température.

Comme dit précédemment les zéolites, selon l'invention, s'appli-
30 quent à tous les usages connus des zéolites, et en particulier, à la détergence.

EXEMPLE 34

35 Dans cet exemple on part de nitrate d'aluminium et de métasilicate de sodium.

On met en euvr 150 g de nitrate $\text{Al}(\text{NO}_3)_3$, $9\text{H}_2\text{O}$, 84,9 g d Na_2SiO_3 , $5\text{H}_2\text{O}$, 62 g de soude en pastilles et 47 g d'eau, de manière à obtenir la composition active suivant :

$$\begin{array}{lcl} \text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 & = & 2 \\ \text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2 & = & 1,44 \\ \text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O} & = & 15,66 \end{array}$$

5

On coule la solution aqueuse de nitrate d'aluminium dans le mélange pâteux, solution sodique, métasilicate de sodium proposée préalablement.

10

On chauffe pendant deux heures à 80°C.

Le produit obtenu, à l'analyse aux rayons X, révèle les caractéristiques de la cancrinite.

Tableau III

Ex	$\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$	$\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2$	$\text{Na}_2\text{O}/\text{Al}_2\text{O}_3$	$\text{H}_2\text{O}/\text{SiO}_2$	$\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$	T°	Temps	Phase
23	5	0,6	2,98	9	15	140	1 h	Na-P prédominant
24	5	1	5	15	15	140	1 h	Na-P prédominant
25	3	1	2,98	30	30	140	1 h	Na-P prédominant traces H C
26	3	1	3	15	15	140	1 h	Na-P prédominant traces H S
27	3	0,6	1,8	18	30	140	1 h	Na-P prédominant traces H C
28	2	0,55	1,1	13,7	25	135	2 h	Na-P prédominant
29	2,2	0,55	1,21	13,7	25	135	2 h	Na-P prédominant
30	1,8	0,7	1,25	13,9	20		1 h	H C prédominant
31	1,8	0,7	1,25	17,4	25		1 h	H C prédominant

Tableau III (suite)

32	2	0,7	1,4	14	20	140	2 h 30	H C forte Trace Na-P
33	2,2	0,65	1,43	13	20	140	1 h	H C abondante Na-P faible

REVENDICATIONS

- 5 1) Procédé de fabrication d'un silico-aluminate alcalin par mélange d'au moins une source renfermant de la silice et de l'alumine avec un hydroxyde alcalin, mélange et cristallisation au moins partielle, avec alimentation d'au moins un réactif sous forme solide, caractérisé par
10 le fait que l'on effectue simultanément, à chaud, le mélange et la cristallisation jusqu'à obtention d'une phase solide, puis qu'on le maintient jusqu'à redispersion du milieu sous forme d'une suspension.
- 15 2) Procédé selon l'une des revendications 1 et 2, caractérisé par le fait que l'on effectue au moins un arrêt lors de l'opération de mélange à partir du moment d'obtention de la phase solide.
- 20 3) Procédé selon l'une des revendications 1 à 3, caractérisé par le fait que l'on introduit un réactif lors de l'opération de mélange et de cristallisation.
- 25 4) Procédé selon l'une des revendications 1 à 3, caractérisé par le fait que la température de mélange et cristallisation est comprise entre 60 et 150°C, et le temps de cristallisation compris entre 30 mn et 6 h.
- 30 5) Procédé selon l'une des revendications 1 à 4, caractérisé par le fait que la source de silice est constituée par un silicate de sodium de rapport molaire $\text{SiO}_2/\text{Na}_2\text{O}$ compris entre 1 et 4.
- 35 6) Procédé selon l'une des revendications 1 à 5, caractérisé par le fait que la source d'alumine est constituée par un aluminate de sodium en poudre de rapport molaire $\text{Na}_2\text{O}/\text{Al}_2\text{O}_3$ compris entre 1 et 1,5.
- 40 7) Procédé selon l'une des revendications 1 à 5, caractérisé par le fait que la source d'alumine est

constituée au moins en partie par une alumine hydratée.

5

8) Procédé selon l'une des revendications 1 à 7, caractérisé par le fait que la source d'alumine et de silice est constituée par une source unique constituée par une argile

10

9) Procédé d'obtention d'un silico-aluminate cristallin de type 4A selon l'une des revendications 1 à 8, caractérisé par le fait que le milieu de réaction correspond à la composition molaire suivante :

15

- $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$ compris entre 1,5 et 2,5
avantageusement entre 1,85 et 2,20

20

- $\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2$ compris entre 0,8 et 1,20
avantageusement entre 0,85 et 1,1

- $\text{H}_2\text{O}/\text{Na}_2\text{O}$ compris entre 7 et 30
avantageusement entre 10 et 15

25 et que l'opération de mélange et cristallisation est effectuée à une température comprise entre 60 et 95°C pendant une durée de 30 mn à 5 h.

30 10) Procédé selon la revendication 7, caractérisé par le fait que l'on porte le milieu à une température comprise entre 120 et 160°C.

11) Procédé selon la revendication 10, caractérisé par le fait que la composition molaire du mélange est :

35

- $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$ compris entre 1,5 et 2,5
- $\text{Na}_2\text{O}/\text{SiO}_2$ compris entre 0,6 et 1

12) Nouvelle zéolite caractérisée par le fait qu' elle est obtenue en mettant en oeuvre le procédé selon l'une des revendications 1 à 11.

13) Nouvelle composition pour détergence, caractérisée par le fait qu'elle comprend une zéolite selon la revendication 12.



Office européen
des brevets

RAPPORT DE RECHERCHE EUROPEENNE

0004225

Numéro de la demande
EP 79 40 0119

DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS			CLASSEMENT DE LA DEMANDE (Int. Cl.)
Catégorie	Citation du document avec indication, en cas de besoin, des parties pertinentes	Revendication concernée	
DA	<u>FR - E - 83 942</u> (W.R. GRACE & CO) --		C 01 B 33/28 C 11 D 3/12
A	<u>US - A - 4 075 280</u> (R.C. FITTON et al.) --		
DA	<u>FR - A - 2 347 322</u> (W.R. GRACE & CO) --		
P	<u>FR - A - 2 386 484</u> (BAYER) * Revendications 1,2 et exemples 1,4,5; page 4, ligne 37 - page 5, ligne 23; page 6, ligne 38 - page 7, ligne 4 *	1,3,4 8,9, 12,13	DOMAINES TECHNIQUES RECHERCHES (Int. Cl.) C 01 B 33/28
AP	<u>DE - A - 2 722 564</u> (GIULINI CHEMIE) --		
AP	<u>DE - A - 2 722 535</u> (GIULINI CHEMIE) ----		
			CATEGORIE DES DOCUMENTS CITES
			X: particulièrement pertinent A: arrière-plan technologique O: divulgation non-écrite P: document intercalaire T: théorie ou principe à la base de l'invention E: demande faisant interférence D: document cité dans la demande L: document cité pour d'autres raisons
Le présent rapport de recherche a été établi pour toutes les revendications			&: membre de la même famille, document correspondant
Lieu de la recherche La Haye	Date d'achèvement de la recherche 08-06-1979	Examineur BREBION	